

556,091

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum
Internationales Büro(43) Internationales Veröffentlichungsdatum
25. November 2004 (25.11.2004)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 2004/101477 A2(51) Internationale Patentklassifikation⁷: C07C 7/00

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP2004/005200

(22) Internationales Anmeldedatum:
14. Mai 2004 (14.05.2004)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
103 22 153.0 16. Mai 2003 (16.05.2003) DE(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme
von US): BASF AKTIENGESellschaft [DE/DE];
67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): WETTLING, Thomas
[DE/DE]; Trifelsring 11, 67117 Limburgerhof (DE).
BORCHERS, Dirk [DE/DE]; Dhauner Strasse 45, 67067
Ludwigshafen (DE).(74) Anwalt: REITSTÖTTER, KINZEBACH & PARTNER
(GbR); Sternwartstrasse 4, 81679 München (DE).(81) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare nationale Schutzrechtsart): AE, AG, AL,
AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH,
CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES,
FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE,
KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD,
MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG,
PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM,
TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM,
ZW.(84) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare regionale Schutzrechtsart): ARIPO (BW,
GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG,
ZM, ZW), eurasisches (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU,
TJ, TM), europäisches (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK,
EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PL, PT,
RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA,
GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Veröffentlicht:

— ohne internationalen Recherchenbericht und erneut zu ver-
öffentlichen nach Erhalt des BerichtsZur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Ab-
kürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Co-
des and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der
PCT-Gazette verwiesen.(54) Title: REDUCTION OF THE CONTENT OF COMPOUNDS CONTAINING OXYGEN AND/OR NITROGEN IN MATE-
RIAL FLOWS CONTAINING ISOBUTENE(54) Bezeichnung: VERRINGERUNG DES GEHALTS AN SAUERSTOFFHALTIGEN UND/ODER STICKSTOFFHALTIGEN
VERBINDUNGEN IN ISOBUTENHALTIGEN STOFFSTRÖMEN(57) Abstract: The invention relates to a method for reducing the content of compounds containing oxygen and/or nitrogen in
material flows having an isobutene content of at least 10 wt. %. According to said method, the material flow is guided over a fixed
bed of an acid-free zeolite having a mean pore size of between 0.3 and 1.5 nm, in a liquid phase, at a temperature T [in K] and at
a linear speed v [in cm/min], the fixed bed having a dimension I [in cm] in the flow direction of the material flow, and T, v and I
obeying the equation $2^{(T-283 \text{ K})/10 \text{ K}} \cdot 1/v = 500 \text{ min}$. The inventive method prevents the formation of isobutene oligomers.(57) Zusammenfassung: Beschrieben wird ein Verfahren zur Verringerung des Gehalts an sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhal-
tigen Verbindungen in Stoffströmen mit einem Isobuten-Gehalt von wenigstens 10 Gew.-%, bei dem man den Stoffstrom in flüssiger
Phase bei einer Temperatur T [in K] und mit einer linearen Geschwindigkeit v [in cm/min] über ein Festbett eines säurefreien Zeoliths
einer mittleren Porengrösse von 0,3 bis 1,5 nm leitet, wobei das Festbett in Strömungsrichtung des Stoffstroms eine Ausdehnung I
[in cm] aufweist und T, v und I der Gleichung $2^{(T-283 \text{ K})/10 \text{ K}} \cdot 1/v \leq 500 \text{ min}$ gehorchen. Die Verfahrensführung vermeidet die Bildung
von Isobutenoligomeren.

WO 2004/101477 A2

Verringerung des Gehalts an sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen in isobutenhaltigen Stoffströmen

Beschreibung

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Verringerung des Gehalts an sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen in Stoffströmen mit einem Isobuten-Gehalt von wenigstens 10 Gew.-%.

10

Bei der thermischen oder thermisch/katalytischen Spaltung von Erdgas, Raffineriegas oder bestimmten Erdölfraktionen, wie sie z. B. in Steamcrackern erfolgt, fallen nach der Aufarbeitung der Spaltprodukte unter anderem Gemische aus Butadien, Butanen, n-Butenen und Isobuten an, die allgemein als C₄-Schnitte bezeichnet werden.

15

Diese C₄-Schnitte enthalten neben den C₄-Kohlenwasserstoffen Spuren verschiedener sauerstoffhaltiger und/oder stickstoffhaltiger Verbindungen. Die Art und Menge dieser Verunreinigungen hängen von der Art und dem Ursprung des eingesetzten Rohstoffs und von den technischen Bedingungen der Spaltungsreaktion ab. Auch die weitere Aufarbeitung des C₄-Schnitts beeinflusst den Gehalt an diesen Verunreinigungen.

20

Eine Verwendungsmöglichkeit von C₄-Schnitten, die zunehmend Bedeutung findet, ist die Polymerisation des im C₄-Schnitt enthaltenen Isobutens zu Isobutenhomo- oder -copolymeren. Solche Polymerisationsverfahren sind beispielsweise in der WO 93/10063 oder der EP 0 628 575 B1 beschrieben.

25

Die Anwesenheit von sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen im Ausgangsmaterial der Polymerisation ist unerwünscht, denn sie führt zur Desaktivierung der verwendeten Katalysatoren bzw. einem übermäßigen Katalysatorverbrauch.

30

Es ist bekannt, Katalysatorgifte durch Adsorption an feste Adsorbentien wie Molekularsiebe bzw. Zeolithe zu entfernen. So lehrt die DE-A 39 14 817, ein Einsatz-Kohlenwasserstoffgemisch vor seiner Oligomerisierung über ein Molekularsieb mit einem Porendurchmesser von mehr als 4 bis 15 Angström zu leiten.

35

Die SU-A 1011624 beschreibt ein Verfahren zur Abtrennung von Carbonylverunreinigungen aus gasförmigen Isobuten-Strömen durch Adsorption an einen Magnesium-A-Zeolithen.

40

Stoffströme, die Isobuten enthalten, können nicht ohne Weiteres durch Behandlung mit festen Adsorbentien gereinigt werden. Isobuten bildet – an aktiven Stellen der Oberfläche des Adsorbens – sehr leicht ein tertiäres Carbokation, an das ein weiteres Isobutenmolekül addiert werden kann. Letztlich entsteht unter Rückbildung der Doppelbindung ein Isooctenmolekül bzw. nach Addition weiterer Isobutenmoleküle Tri- oder höher-

45

here Oligomere des Isobutens. Die Bildung von Isoocten oder höheren Oligomeren des Isobutens ist wegen des Verlusts an Isobuten unerwünscht. Außerdem beeinträchtigt ein hoher Gehalt an Isooctenen oder höheren Oligomeren des Isobutens das Polymerisationsverhalten, da diese zum vorzeitigen Kettenabbruch führen und/oder den Gehalt an Polyisobutenmolekülen mit endständigen Vinylidendoppelbindungen verringern. Ersteres erschwert die Herstellung mittel- oder hochmolekularer Isobutenpolymere, letzteres die Herstellung so genannter hochreaktiver Polyisobutene, d. h. solcher mit hohem Gehalt an Vinylidendoppelbindungen.

Der Erfindung liegt daher die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Verringerung des Gehalts an sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen in Stoffströmen mit einem Isobuten-Gehalt von wenigstens 10 Gew.-% bereitzustellen, bei dem die Bildung von Isooctenen und höheren Oligomeren des Isobutens unterdrückt ist.

Erfindungsgemäß wird diese Aufgabe gelöst, indem man den Stoffstrom in flüssiger Phase bei einer Temperatur T [in K] und mit einer linearen Geschwindigkeit v [in cm/min] über ein Festbett eines säurefreien Zeoliths einer mittleren Porengröße von 0,3 bis 1,5 nm, vorzugsweise 0,5 bis 1,2 nm, leitet, wobei das Festbett in Strömungsrichtung des Stoffstroms eine Ausdehnung l [in cm] aufweist und T, v und l der Gleichung

$$2^{(T-283\text{ K})/10\text{ K}} \cdot l/v \leq 500\text{ min}$$

vorzugsweise

gehorchen.

$$2^{(T-283\text{ K})/10\text{ K}} \cdot l/v \leq 350\text{ min}$$

Mit der Erfindung wurde gefunden, dass die Bildung von Isobutenoligomeren wie Isooctenen durch Wahl eines Zeolithen geeigneter Porengröße und Kontrolle der Temperatur und der Kontaktzeit, die ihrerseits von der linearen Geschwindigkeit des Stoffstroms und der Bettausdehnung des Zeolith-Festbetts abhängt, unterdrückt werden kann.

Als lineare Geschwindigkeit bzw. Leerrohrgeschwindigkeit v des Stoffstroms wird das Verhältnis des Volumenstroms [in cm³/min] zum Querschnitt des Zeolith-Festbetts [in cm²] verstanden. Vorzugsweise liegt v im Bereich von 0,5 bis 35 cm/min, insbesondere 1 bis 15 cm/min, besonders bevorzugt 1,5 bis 10 cm/min.

Vorzugsweise beträgt T weniger als 40 °C, insbesondere liegt T im Bereich – 30 bis 30 °C, besonders bevorzugt – 25 bis 20 °C.

Der Druck wird so gewählt, dass der Stoffstrom in flüssiger Phase vorliegt. Der Druck beträgt im Allgemeinen 1 bis 70 bar, vorzugsweise 5 bis 35 bar. Es ist zweckmäßig, bei dem Druck zu arbeiten, bei dem der Stoffstrom bei der Herstellung anfällt oder gelagert, transportiert oder weiterverwendet wird.

Der erfindungsgemäß behandelte Stoffstrom enthält wenigstens 10 Gew.-% Isobuten, vorzugsweise wenigstens 20 Gew.-% und insbesondere wenigstens 40 Gew.-%. Es kann sich bei dem Stoffstrom auch um im Wesentlichen reines Isobuten handeln, d. h. Ströme mit mehr als 99 Gew.-% Isobuten.

Typische sauerstoffhaltige und stickstoffhaltige Verbindungen in den Stoffströmen, die erfindungsgemäß behandelt werden, sind Aldehyde wie Acetaldehyd, Ketone wie Aceton, Alkohole wie Methanol, Ethanol, tert-Butanol, Ether wie Methyl-tert-butylether, Isopropyl-tert-Butylether, Isobutyl-tert-butylether, Nitrile wie Acetonitril. Obgleich nach dem erfindungsgemäßen Verfahren Stoffströme mit Konzentrationen an sauerstoffhaltigen und stickstoffhaltigen Verbindungen von bis zu 5 Gew.-% behandelt werden können, ist die Behandlung von Stoffströmen mit mehr als 1000 ppm dieser Verbindungen aufgrund des damit verbundenen hohen Verbrauchs an Zeolith bzw. der häufig erforderlichen Regeneration des Zeolithen nicht zweckmäßig. In diesen Fällen ist es günstiger, die Konzentration der sauerstoffhaltigen und stickstoffhaltigen Verbindungen zuvor mit konventionellen Verfahren auf weniger als 1000 ppm zu verringern. Typischerweise enthalten die Stoffströme, die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren behandelt werden, 10 bis 500 ppm sauerstoffhaltige und stickstoffhaltige Verbindungen.

In bevorzugten Ausführungsformen enthält der Stoffstrom außerdem von Isobuten verschiedene Kohlenwasserstoffe, z. B. C₂-C₈-Kohlenwasserstoffe, insbesondere C₄-Kohlenwasserstoffe. So kann der Stoffstrom gesättigte Kohlenwasserstoffe, wie Pentan, Hexan, Cyclohexan, Methylcyclohexan oder Isooctan, oder ungesättigte Kohlenwasserstoffe, wie Ethen oder lineare Butene, enthalten. Als Einsatzstoffe für das erfindungsgemäße Verfahren kommen z. B. Butadien-arme C₄-Raffinate aus Crackern oder C₄-Schnitte der Isobutan-Dehydrierung in Frage.

In anderen Ausführungsformen enthält der Stoffstrom außerdem halogenierte Kohlenwasserstoffe, insbesondere chlorierte Kohlenwasserstoffe wie Chlormethan, Dichlormethan, Dichlorethan oder Trichlormethan, die als Reaktionslösungsmittel für eine anschließende Polymerisation dienen.

Zeolithe, die auch als Molekularsiebe bezeichnet werden, sind kristalline Aluminosilikate, die ein hochgeordnetes Gerüst mit einem starren dreidimensionalen Netzwerk von SiO₄- und AlO₄-Tetraedern aufweisen, welche durch gemeinsame Sauerstoffatome verbunden sind. Zur Kompensation der Elektrovalenz der Aluminium enthaltenden Tetraeder enthalten die Zeolithe Kationen. Das Aluminium im Gitter der Zeolithe kann ganz oder teilweise durch andere Elemente wie B, Ga, Fe, Cr, V, As, Sb, Bi oder Be oder Gemische davon ersetzt sein. Das Silicium kann durch ein anderes vierwertiges Element, z. B. Ge, Ti, Zr oder Hf, ersetzt sein.

Der erfindungsgemäß verwendete Zeolith ist säurefrei, d. h. er enthält zur Ladungskompensation der negativen Gerüstladung keine Protonen. Vorzugsweise enthält der Zeolith Natriumionen und/oder Erdalkalitionen wie Calciumionen zur Ladungskompen-

sation. Beim Kontakt mit bestimmten Chemikalien, wie Chloriden oder Fluoriden, kann die Oberfläche des Zeoliths unter Ausbildung saurer Zentren dauerhaft verändert werden. Der Kontakt mit solchen Chemikalien sollte daher vermieden werden. Am besten setzt man für das erfindungsgemäße Verfahren fabrikfrischen Zeolith ein. Wenn die irreversible Kontamination ein bestimmtes Maß übersteigt, sollte der Zeolith ersetzt werden.

Zeolithe können nach bekannten Verfahren synthetisch hergestellt werden, vgl. z. B. Ullmanns Enzyklopädie d. Techn. Chemie, 4. Aufl. Bd. 17 S. 9-17 (1983). Die Zeolithe können in eine oxidische Bindemittelmatrix, z. B. aus Aluminiumoxiden, Siliciumdioxid, Gemischen von hochdispersem Siliciumdioxid und Aluminiumoxid, Titandioxid, Zirkondioxid oder Ton eingebettet und zu Formkörpern wie Strängen oder Tabletten geformt werden.

Im erfindungsgemäßen Verfahren werden Zeolithe mit mittleren Porengrößen von 0,3 bis 1,5 nm eingesetzt. Die mittlere Porengröße ist durch den Kristallaufbau festgelegt und kann z. B. aus Röntgenstrukturdaten ermittelt werden. In Zeolithe mit kleineren mittleren Porengrößen können sauerstoffhaltige und/oder stickstoffhaltige Verbindungen schlecht eindiffundieren und werden daher unzureichend adsorbiert. Zeolithe mit größeren mittleren Porengrößen führen beim Kontakt mit den isobutenhaltigen Stoffströmen zur vermehrten Bildung von Isobutenoligomerisierungsprodukten.

Bevorzugte Zeolithe sind unter Zeolith A, Zeolith L, Zeolith X und Zeolith Y ausgewählt. Natrium-Zeolith A oder Natrium-Zeolith A, in dem die Natriumionen ganz oder teilweise durch Calciumionen ersetzt sind, ist besonders bevorzugt.

Es ist bisweilen vorteilhaft, den Stoffstrom vor der Zeolithbehandlung zu trocknen und den Wassergehalt des Stoffstroms z. B. auf weniger als 5 ppm, vorzugsweise weniger als 1 ppm zu verringern. In einer bevorzugten Ausführungsform verwendet man eine strukturierte Schüttung zweier unterschiedlicher Zeolithe. So leitet man den Stoffstrom über ein Festbett, das stromaufwärts zur Strömungsrichtung des Stoffstromes einen Zeolith mit einer mittleren Porengröße von etwa 0,3 bis 0,4 nm und stromabwärts einen Zeolith mit einer mittleren Porengröße von wenigstens 0,5 nm umfasst. Der Stoffstrom kommt in einer ersten Zone zuerst mit dem Zeolith geringer Porengröße in Kontakt, wobei bevorzugt Wasser adsorbiert wird. Größere sauerstoff- oder stickstoffhaltige Moleküle werden in dieser ersten Zone mit geringerer Präferenz adsorbiert. Erst in der anschließenden zweiten Zone werden diese von dem großporigeren Zeolith adsorbiert. Wasser hat eine höhere Affinität zu Zeolithen als größere sauerstoff- oder stickstoffhaltige Moleküle. Die beschriebene Ausführungsform, in der in einer ersten Zone bevorzugt Wasser entfernt wird, weist den Vorteil auf, dass – auch bei fortgeschrittener Sättigung des Zeolithen – keine Verdrängung bereits adsorbierter sauerstoff- oder stickstoffhaltiger Moleküle durch Wasser erfolgt.

Der Zeolith oder die Kombination von Zeolithen liegt in einer Festbettschüttung vor, die in einer Adsorptionssäule angeordnet ist, durch die der Stoffstrom geleitet wird. Die

Adsorptionssäule ist vorzugsweise vertikal angeordnet und wird vom Stoffstrom in Richtung der Schwerkraft oder entgegen der Schwerkraft durchströmt. Die Ausdehnung des Festbetts in Strömungsrichtung beträgt vorzugsweise das 2- bis 15-fache des (längsten) Durchmessers des Festbetts. Es können auch mehrere hintereinandergeschaltete Adsorptionssäulen verwendet werden, die z. B. mit unterschiedlichen Zeolithen gefüllt sein können.

Nach einer Betriebsdauer ist der Zeolith gesättigt, d. h. die seine Oberfläche ist mit sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen belegt und beim Durchleiten des Stoffstroms findet keine weitere adsorptive Entfernung dieser Verbindungen aus dem Stoffstrom statt. Der Zeolith kann durch Überleiten eines Inertgases wie Stickstoff bei erhöhter Temperatur, z. B. von 150 bis 250 °C und bei Umgebungsdruck oder unter Vakuum, regeneriert werden. Ein typischer Regenerationszyklus dauert etwa 4 bis 24 Stunden. Zweckmäßigerweise sieht man wenigstens zwei Adsorptionssäulen vor, von denen sich eine erste Säule im Adsorptionszyklus befindet, während die andere Säule regeneriert wird. Ist der Zeolith der ersten Säule gesättigt, wird der Stoffstrom umgeleitet und über die zweite Adsorptionssäule geleitet, so dass der Zeolith in der ersten Säule regeneriert werden kann.

Nach der erfindungsgemäßen Zeolith-Behandlung weisen die Stoffströme in der Regel eine Gesamtkonzentration an sauerstoff- und stickstoffhaltigen Verbindungen von weniger als 20 ppm, insbesondere weniger als 10 ppm auf, wobei die Konzentrationen der einzelnen Kontaminanten im Allgemeinen jeweils weniger als 2 ppm, vorzugsweise weniger als 1 ppm betragen. Die erfindungsgemäß behandelten Stoffströme eignen sich besonders zur Herstellung von Isobutenpolymeren. Die Herstellung von Isobuten-homo- und -copolymeren ist an sich bekannt, vgl. z. B. WO 93/10063 oder EP 0 628 575 B1. Als Comonomere kommen vor allem konjugierte Diene wie Butadien und Isopren oder vinylaromatische Verbindungen wie Styrol in Betracht.

Als Polymerisationskatalysatoren zur Herstellung von Isobutenhomopolymeren werden vorzugsweise solche auf Bortrifluorid-Basis verwendet, insbesondere Bortrifluorid-Komplexe mit wenigstens einem unter Wasser, primären C₁-C₅-Alkanolen, sekundären C₃-C₅-Alkanolen und/oder Ethern ausgewählten Cokatalysator verwendet. Als Cokatalysatoren sind beispielsweise Wasser, Methanol, Ethanol, 2-Propanol, 1-Propanol und/oder tert-Butylmethylether geeignet. Die Bortrifluorid-Komplex-Katalysatoren können vor ihrem Einsatz vorgeformt werden oder in situ im Polymerisationsreaktor erzeugt werden. Pro mol Olefinmonomere setzt man vorzugsweise 0,1 bis 25 mmol, insbesondere 0,5 bis 10 mmol Komplexkatalysator, berechnet als Bortrifluorid, ein.

Die Polymerisation des Isobutens erfolgt vorzugsweise nach einem kontinuierlichen Verfahren. Dazu kann in herkömmlichen Reaktoren, wie Rohrreaktoren, Rohrbündelreaktoren oder Rührkesseln gearbeitet werden. Vorzugsweise erfolgt die Polymerisation in einem Schlaufenreaktor, also einem Rohr- oder Rohrbündelreaktor mit stetigem Umlauf des Reaktionsgutes, wobei in der Regel das Verhältnis von Zulauf zu Umlauf Z/U

im Bereich von 1:5 bis 1:500, vorzugsweise im Bereich von 1:10 bis 1:200 v/v, variiert werden kann.

5 Die Polymerisation erfolgt zweckmäßigerweise bei Temperaturen unterhalb 0 °C, vorzugsweise bei Temperaturen im Bereich von 0 bis -40 °C, insbesondere im Bereich von 0 bis -30 °C und besonders bevorzugt im Bereich von -10 bis -30 °C. In der Regel wird die Polymerisation bei einem Druck im Bereich von 0,5 bis 20 bar (absolut) durchgeführt.

10 Die Verweilzeit des zu polymerisierenden Isobutens im Reaktor liegt je nach Reaktionsbedingungen und gewünschten Eigenschaften des herzustellenden Polymerisats im Bereich von 1 bis 120 Minuten, vorzugsweise im Bereich von 5 bis 60 Minuten.

15 Zur Aufarbeitung wird der Reaktionsaustrag zweckmäßigerweise in ein Medium geleitet, das den Polymerisationskatalysator deaktiviert und auf diese Weise die Polymerisation abbricht. Dazu können beispielsweise Wasser, Alkohole, Ether, Acetonitril, Ammoniak, Amine oder wässrige Lösungen von Mineralbasen, wie Alkalimetall- und Erdalkalimetall-Hydroxidlösungen, Lösungen von Carbonaten dieser Metalle und dergleichen verwendet werden. Bevorzugt wird ein Abbruch mit Wasser bei einer Temperatur
20 von 20 bis 40 °C, beispielsweise in Form einer Druckwäsche. Im weiteren Gang der Aufarbeitung wird das Polymerisationsgemisch gegebenenfalls einer oder mehreren Extraktionen zur Entfernung von Restmengen an Katalysator - üblicherweise Methanol- oder Wasserwäschen - unterworfen. Anschließend werden destillativ nicht umgesetztes Isobuten, Lösungsmittel und flüchtige Isobutenoligomere abgetrennt. Der Sumpf
25 wird von Resten des Lösungsmittels und Monomeren, beispielsweise über Dünnschichtverdampfer, Fallfilmverdampfer, Ringspaltverdampfer oder Sambay-Verdampfer, befreit, gegebenenfalls unter Zusatz von Wasserdampf oder Stickstoffgas.

Die Erfindung wird durch die folgenden Beispiele näher veranschaulicht.

30 Beispiele 1 bis 6 und Vergleichsbeispiele 7 und 8

Isobutenhaltige Kohlenwasserstoffe mit bestimmten Konzentrationen an sauerstoffhaltigen und stickstoffhaltigen Verunreinigungen wurden über mit Zeolith gefüllte Säulen
35 geleitet. Anschließend wurden die Konzentration der sauerstoffhaltigen bzw. stickstoffhaltigen Verunreinigungen und der Gehalt an Isooctenen gemessen. Die Ergebnisse sind in der nachstehenden Tabelle zusammengefasst, wobei alle Prozentangaben Gew.-% und alle ppm-Angaben Gew.-ppm (bestimmt durch GC-Analytik) sind. In der Tabelle werden folgende Abkürzungen verwendet: MTBE = Methyl-tert-butylether;
40 IPTBE = Isopropyl-tert-butylether; IBTBE = Isobutyl-tert-butylether.

UOP 3A (EPG 1/16) ist ein Kalium-Zeolith A mit einer mittleren Porengröße von 0,3 nm der Firma UOP. UOP 5A ist ein Calcium-Zeolith A mit einer mittleren Porengröße von 0,5 nm. Grace 10A ist ein Zeolith A mit einer mittleren Porengröße von 1,0 nm der Firma Grace.
45

Es wurden zwei unterschiedliche Adsorberkolonnen verwendet (Länge/Durchmesser):
Kolonne A: 6000 mm/1500 mm; Kolonne B: 6400 mm/2100 mm

Bsp.	Kolonne	Zeolith	Menge	Kohlenwasserstoff	Verunreinigungen/Gehalt			Temperatur	Druck	Leerrohr-geschw.	Isobutendimere (ppm)		
					Art	(vor)	(nach)				vor	nach	Differenz
1	A	UOP 5A	6 t	Isobuten 17,30% 1-Buten 0,80% 2-Butene 1,10% Hexan 80,40%	Methanol Isopropanol MTBE IPTBE IBTBE	57 ppm 17 ppm 13 ppm 17 ppm 8 ppm	3 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm	7 °C	11 bar	6,9 cm/min	2315	2353	38
2	A	UOP 5A	6 t	Isobuten 17,10% 1-Buten 0,79% 2-Butene 1,17% Hexan 80,47%	Methanol Isopropanol MTBE IPTBE IBTBE	51 ppm 16 ppm 13 ppm 17 ppm 5 ppm	4 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm	7 °C	11 bar	9,5 cm/min	2127	2141	14
3	A	UOP 3A UOP 5A	2 t 4 t	Isobuten 17,00% 1-Buten 0,83% 2-Butene 0,96% Hexan 80,24%	Methanol Isopropanol MTBE IPTBE IBTBE	47 ppm 9 ppm 28 ppm 13 ppm 11 ppm	<1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm	7 °C	11 bar	7,9 cm/min	1248	1257	9
4	B	UOP 3A Grace 10A	4 t 8 t	Isobuten >99% 1-Buten 0,10% 2-Butene 0,20%	Acetonitril Acetaldehyd Methanol Ethanol Aceton	7 ppm 2 ppm 9 ppm 17 ppm 58 ppm	<1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm <1 ppm	9 °C	14 bar	2,6 cm/min	<10	37	max. 37

5	B	UOP 3A Grace 10A	4 t 8 t	Isobuten 1-Buten 2-Butene	>99% 0,10% 0,20%	Acetonitril Acetaldehyd Methanol Ethanol Aceton	7 ppm <1 ppm 2 ppm <1 ppm 11 ppm <1 ppm 18 ppm <1 ppm 58 ppm <1 ppm	9 °C	14 bar	2,1 cm/min	<10	43	max. 43
6	B	Grace 10A	12 t	Isobuten 1-Buten 2-Butene	>99% 0,10% 0,20%	Acetonitril Acetaldehyd Methanol Ethanol Aceton	7 ppm <1 ppm 2 ppm <1 ppm 11 ppm <1 ppm 18 ppm <1 ppm 58 ppm 2 ppm	14 °C	14 bar	2,6 cm/min	<10	78	max. 78
7	B	Grace 10A	12 t	Isobuten 1-Buten 2-Butene	>99% 0,10% 0,20%	Acetonitril Acetaldehyd Methanol Ethanol Aceton	8 ppm <1 ppm 3 ppm <1 ppm 9 ppm <1 ppm 19 ppm <1 ppm 53 ppm <1 ppm	14 °C	14 bar	0,6 cm/min	<10	1330	max. 1330
8	B	Grace 10A	12 t	Isobuten 1-Buten 2-Butene	>99% 0,10% 0,20%	Acetonitril Acetaldehyd Methanol Ethanol Aceton	6 ppm <1 ppm 5 ppm <1 ppm 13 ppm <1 ppm 17 ppm <1 ppm 61 ppm 3 ppm	35 °C	14 bar	2,6 cm/min	<10	2708	max. 2708

Patentansprüche

1. Verfahren zur Verringerung des Gehalts an sauerstoffhaltigen und/oder stickstoffhaltigen Verbindungen in Stoffströmen mit einem Isobuten-Gehalt von wenigstens 10 Gew.-%, bei dem man den Stoffstrom in flüssiger Phase bei einer Temperatur T [in K] und mit einer linearen Geschwindigkeit v [in cm/min] über ein Festbett eines säurefreien Zeoliths einer mittleren Porengröße von 0,3 bis 1,5 nm leitet, wobei das Festbett in Strömungsrichtung des Stoffstroms eine Ausdehnung l [in cm] aufweist und T, v und l der Gleichung
- $$2^{(T-283\text{ K})/10\text{ K}} \cdot l/v \leq 500\text{ min}$$
- gehörchen.
2. Verfahren nach Anspruch 1, wobei T im Bereich von – 30 bis 30 °C liegt.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, wobei v im Bereich von 0,5 bis 35 cm/min liegt.
4. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei der Stoffstrom außerdem von Isobuten verschiedene Kohlenwasserstoffe enthält.
5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, wobei der Stoffstrom außerdem halogenierte Kohlenwasserstoffe enthält.
6. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei der Zeolith Natriumionen und/oder Calciumionen zur Ladungskompensation enthält.
7. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei der Zeolith unter Zeolith A, Zeolith L, Zeolith X und Zeolith Y ausgewählt ist.
8. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei man den Stoffstrom vor der Zeolithbehandlung trocknet.
9. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei man den Stoffstrom über ein Festbett leitet, das stromaufwärts zur Strömungsrichtung des Stoffstromes einen Zeolith mit einer mittleren Porengröße von 0,3 bis 0,4 nm und stromabwärts einen Zeolith mit einer mittleren Porengröße von wenigstens 0,5 nm umfasst.
10. Verfahren nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei man den Stoffstrom zur Herstellung von Isobutenpolymeren verwendet.